



Monitoring solvent-mediated phase transitions using acoustic emission

Gilles Févotte, Yamina Ouabbas, Xingjun Wang

► To cite this version:

Gilles Févotte, Yamina Ouabbas, Xingjun Wang. Monitoring solvent-mediated phase transitions using acoustic emission. XIVe Congrès de la Société Française de Génie des Procédés, Oct 2013, Lyon, France. pp.No 417. hal-00930202

HAL Id: hal-00930202

<https://hal.science/hal-00930202>

Submitted on 14 Jan 2014

HAL is a multi-disciplinary open access archive for the deposit and dissemination of scientific research documents, whether they are published or not. The documents may come from teaching and research institutions in France or abroad, or from public or private research centers.

L'archive ouverte pluridisciplinaire **HAL**, est destinée au dépôt et à la diffusion de documents scientifiques de niveau recherche, publiés ou non, émanant des établissements d'enseignement et de recherche français ou étrangers, des laboratoires publics ou privés.

Monitoring Solvent-Mediated Phase Transitions Using Acoustic Emission.

Févotte Gilles^{a,b}, Ouabbas Yamina^a, XingJun Wang^a

^a Ecole des Mines de Saint Etienne, centre SPIN, Laboratoire Georges Friedel.

158, cours Fauriel. 42000 Saint Etienne (France)

^b Université de Lyon, Université Lyon 1, 43 bld du 11 Novembre 1918. 69100 Villeurbanne.

Résumé

Du fait de son caractère non intrusif et non destructif, l'émission acoustique (EA) est une technique attractive pour le suivi de cristallisations, bien que les rares résultats publiés à ce jour ne soient pas très probants. L'émission acoustique est produite par les processus mécaniques locaux qui résultent de l'apparition ou de la disparition de la phase solide, et de son interaction avec son environnement. Elle se présente sous la forme d'un grand nombre de salves pseudo-périodiques séparées ou continues. Les signaux acoustiques sont acquis par un capteur piézo-électrique externe et traités en temps réel par un système d'acquisition et de traitement qui calcule et enregistre des paramètres globaux caractéristiques des salves (nombre de coups, amplitude, fréquence, énergie ...)

A partir de la cristallisation de l'acide citrique présentée ici, on montre que les paramètres caractéristiques des salves pendant la cristallisation peuvent être reliés aux différentes étapes élémentaires de la transition de l'anhydre vers le monohydrate. Une analyse en composante principale des variables caractéristiques des salves a été effectuée qui permet de repérer les différentes étapes du procédé.

Mots-clés : Cristallisation industrielle, Cristallisation en solution, Contrôle de procédés, Capteur non-intrusif, Emission acoustique.

1. Introduction

L'émission acoustique est très largement utilisée dans l'industrie des matériaux comme technique de contrôle non destructif (métallurgie, génie civil, mécanique, aéronautique, etc.) Elle a été appliquée aussi avec succès au contrôle de procédés du génie chimique (W.R. Boyd et Varley 2001), dans le cas de la granulation (Poutiainen et al. 2012)(Hansuld et al. 2012), de l'enrobage (Naelapää et al. 2007), de la compaction de poudres (Serris et al. 2002)(Sawada et al. 1985), etc. Cependant, très peu d'études ont été publiées dans le cas des procédés de cristallisation (Lube et Zlatkin 1989)(Zlatkin et Lube 1992)

L'émission acoustique est captée par un transducteur acoustique couplé au matériel où se produit le phénomène d'intérêt (réacteur, lit fluidisé, broyeur, ...). Le capteur détecte l'énergie élastique des ondes acoustiques se propageant depuis la source physique de l'émission (les cristaux par exemple.) Les ondes transportent une information sur les processus élémentaires qui les ont générées et, à ce titre, sont susceptibles de délivrer une information indirecte sur les phénomènes dynamiques concerné (Grosse et Ohtsu 2008.) Le capteur est connecté à un dispositif d'acquisition et de traitement rapide des données transmises. Les signaux se présentent sous forme de « salves » qui se traduisent par une masse considérable de données à numériser. C'est pourquoi, plutôt que de stocker toutes les salves, le système ne calcule qu'un certain nombre de paramètres descripteurs globaux (paramètres moyens par exemple) dont la sauvegarde requiert beaucoup moins de place mémoire.

Grâce à ses caractéristiques non intrusives et non destructives, et grâce à la possibilité de mettre au point des applications « en-ligne », l'émission acoustique est très attractive dans le cas de la cristallisation où il reste très difficile de prélever des échantillons fiables et d'analyser l'état de la suspension en cours de cristallisation.

En vue de l'utilisation de l'émission acoustique (EA) comme nouvelle technique de mesure, l'objectif de ce travail est de mettre en relation les nombreux paramètres (énergie et fréquence) de l'EA avec les principales étapes d'une cristallisation en solution par refroidissement avec changement de phases.

2. Dispositif expérimental

La cristallisation par refroidissement de l'acide citrique dans l'eau a été mise en œuvre dans le cristallisateur de 3L représenté sur la Fig.1. La température de cristallisation est commandée selon une rampe de pente constante par un bain piloté à l'aide d'un programme Labview®. Une mesure par spectroscopie ATR FTIR *in situ* permet le suivi de la concentration en soluté et, par conséquent, de la sursaturation. (Févotte 2002.) L'acquisition d'image vidéo *in situ* permet de suivre qualitativement l'évolution de la suspension de cristaux pendant l'opération discontinue.

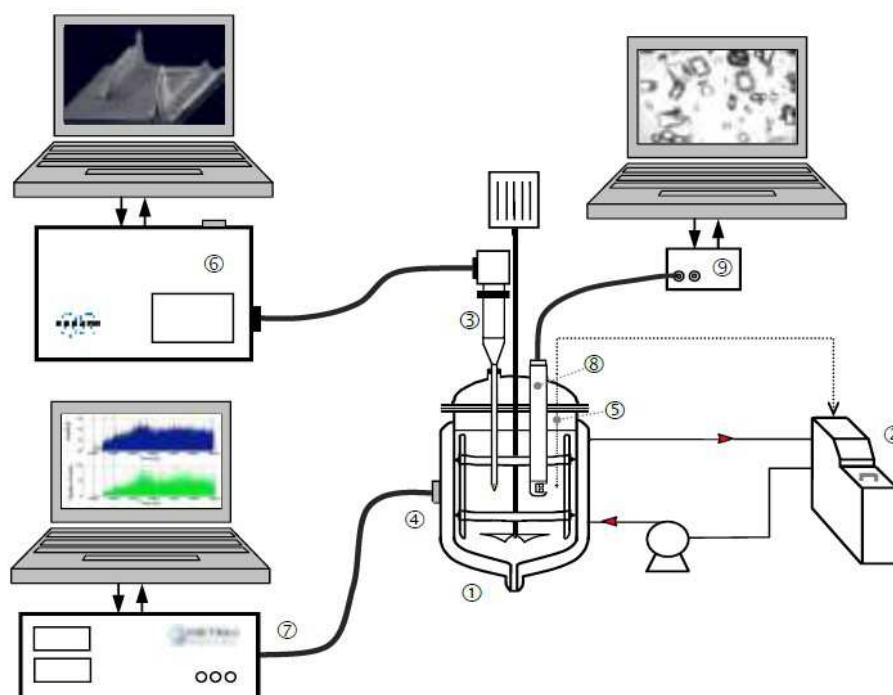


Figure 1. Schéma simplifié du dispositif expérimental. 1. Réacteur double enveloppe, 2. Bain thermostaté, 3. Sonde infra-rouge *in situ* ATR, 4. Sonde acoustique, 5. Sonde de température, 6. Spectromètre infrarouge, 7. Système d'acquisition et de traitement des données acoustiques, 8. Sonde de suivi vidéo *in situ* (EZProbe.)

La figure 2 montre quelques-unes des caractéristiques essentielles des salves. Les paramètres indiqués (les "descripteurs") sont supposés donner une information quantitative sur chaque train d'ondes émis lors de transformations mécaniques se produisant dans le cristallisateur. La forme des salves dépend de la nature des processus élémentaires impliqués, on doit pouvoir analyser les évolutions temporelles des descripteurs pour en extraire une information sur les déroulements des processus de cristallisation en cours. Lorsque les événements acoustiques sont trop nombreux, le signal acquis ne retombe jamais en dessous du seuil indiqué en Figure 2 et les salves sont alors considérées continues.

La cristallisation retenue comme modèle d'étude est celle de l'acide citrique dans l'eau pour laquelle des données cinétiques détaillées sont disponibles (Févotte et al., 2007). Comme le rappelle la Fig. 3, l'acide citrique se présente à température ambiante sous forme d'anhydride ou de monohydrate. Il s'agit d'un système énantiotrope dont la température de transition se situe aux alentours de 35°C. Deux types d'opérations ont été conduits par refroidissement entre 60 et 10°C, l'une ensemencée avec du

monohydrate, pendant laquelle la forme cristallisée est restée inchangée, l'autreensemencée par l'anhydre, avec transition anhydre → monohydrate.

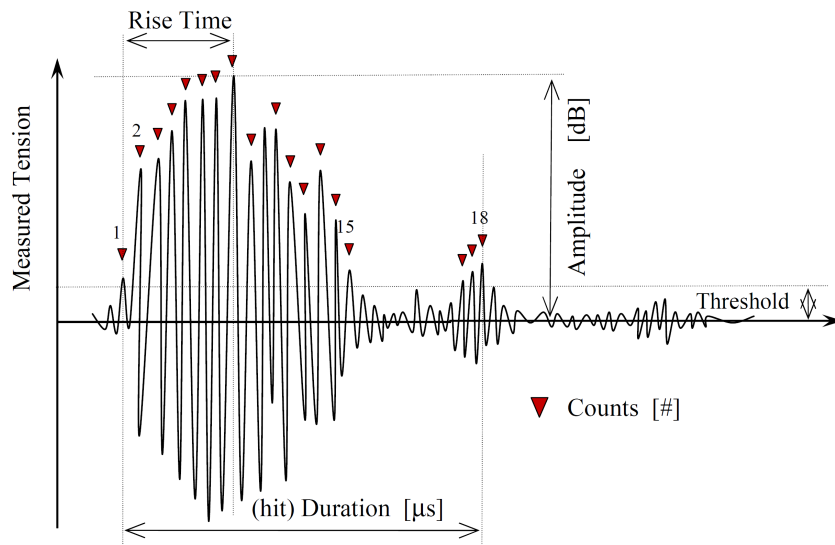


Figure 2. Représentation d'une salve acoustique et des principales caractéristiques enregistrées par le système d'acquisition.

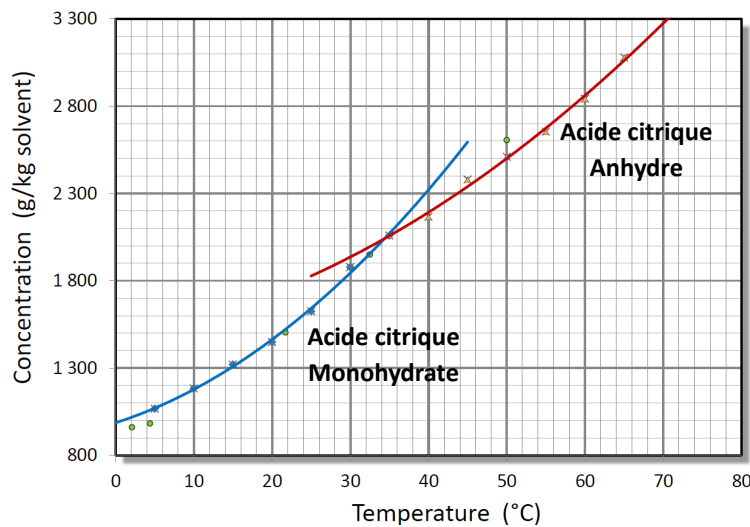


Figure 3. Courbes de solubilité dans l'eau de l'acide citrique (Anhydre/monohydrate.) Les données ont été mesurées par spectroscopie ATR FTIR et confrontées aux données publiées par Apelblat et Manzurola (1987)

3. Résultats expérimentaux

La cristallisation est effectuée à partir de 3L d'une solution d'acide citrique de concentration initiale $C_0=2,9$ kg/kg d'eau, elle estensemencée par 0,5 g d'anhydre à la température de 42°C.

La Figure 4 montre les évolutions des principaux descripteurs des salves. Ces paramètres sont partiellement définis par la Figure 2 et par les relations suivantes :

La « Root mean square value (RMS) » représente l'énergie du signal: (1)
où $p(t)$ est la pression d'une onde acoustique continue prise entre t_1 et t_2 .

L'amplitude est définie relativement à la tension du signal acoustique rapporté à la tension de référence du capteur (1μV) :

$$A_{dB} = 20 \log(u_{max} / u_{ref}) \quad (2)$$

La fréquence moyenne est le rapport moyen entre le nombre de comptes n et la durée de la salve :

$$\bar{f} = n / d \quad (3)$$

La fréquence au pic, \hat{f} en kHz, correspond au point du spectre auquel l'amplitude maximale est enregistrée et le barycentre fréquentiel (frequency centroid) est calculé comme un premier moment d'inertie :

L'énergie absolue, en atto-Joule (1 aJ=10⁻¹⁸ J) est définie comme suit où a est inversement proportionnel à la résistance électrique du circuit :

$$(5)$$

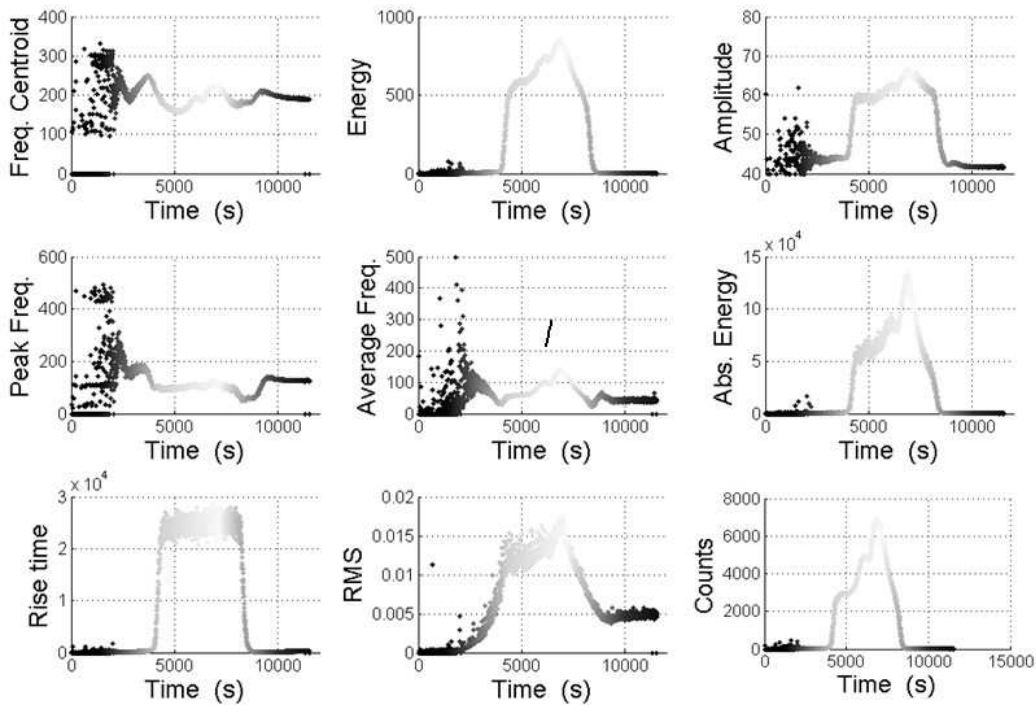


Figure 4. Tracé de neuf paramètres descripteurs des salves d'émission acoustique.

Les différents paramètres acoustiques mesurés montrent la diversité et la richesse des informations acquises qui, toutes, peuvent être mises en relation avec les différentes étapes de la cristallisation. C'est ce qu'illustre de façon plus précise la Figure 5 suivante.

5. Discussion

La Figure 5c montre l'élévation de température consécutive aux phénomènes de nucléation et croissance induits par l'apparition de la phase solide. La transition de l'anhydre en monohydrate se produit vers 30°C où un deuxième pic exotherme est observé. La figure 5d montre que la mesure de concentration en soluté est cohérente avec ces observations. Les vitesses de production de solide ont été calculées par dérivation de la concentration mesurée en fonction du temps. Deux pics successifs de production de solide sont clairement mis en évidence par ce tracé, les marqueurs ■ et ♦ indiquent les maxima de production de solide sur la Figure 5d, et indiquent également les instants correspondants sur la courbe indiquant la trajectoire de température T=f(t).

Une analyse en composante principale des descripteurs a été effectuée en réduisant le nombre de variables prises en compte. En effet, après analyse, plusieurs variables de la Figure 4 s'avèrent très fortement corrélées, et la conservation de l'ensemble des données ne ferait qu'alourdir inutilement l'analyse. On retient donc finalement le vecteur suivant : $[E_{\text{abs}} \tilde{\mathcal{F}} \tilde{\mathcal{F}} n \rho]$; où ρ est un rapport d'énergie cumulée dans deux bandes de fréquence différentes choisies par "essais et erreurs".

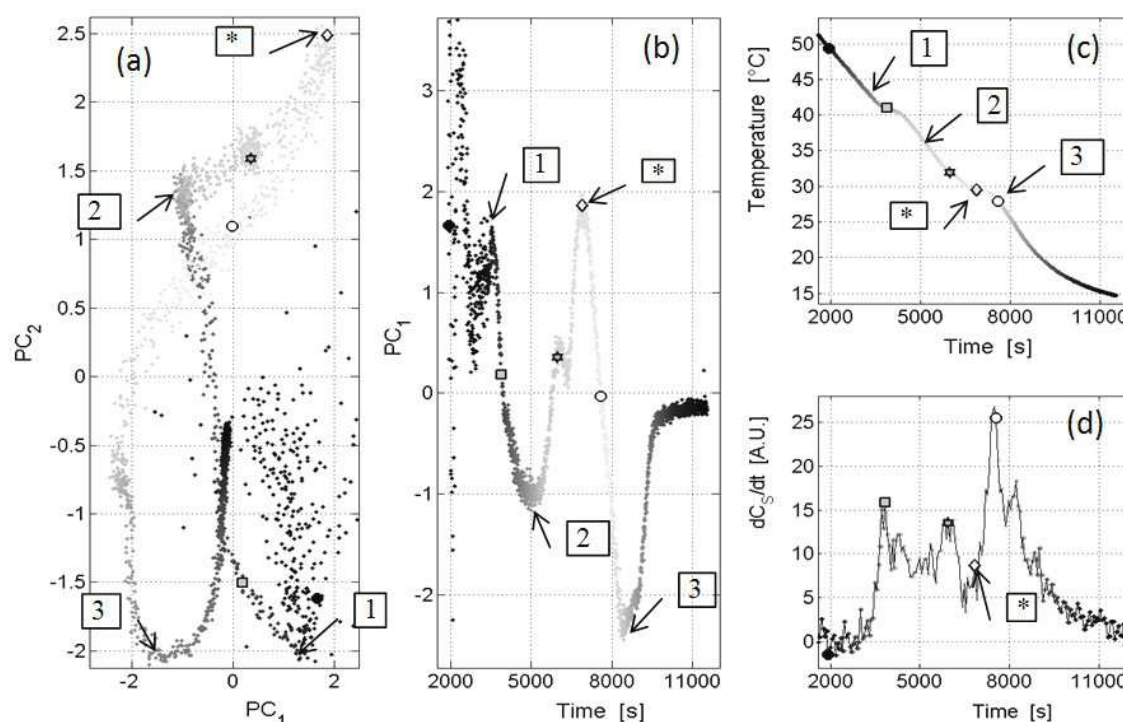


Figure 5. (a) Tracé des deux premières composantes principales (PC_1 et PC_2) des descripteurs mesurés et calculés pendant la cristallisation de l'acide citrique. Les marqueurs permettent de repérer les différentes étapes du procédé. (b) Evolution temporelle de la première composante (c) Profil de température suivi (d) Evolution de la vitesse globale de production de solide calculée d'après les mesures ATR FTIR de concentration du soluté.

Plusieurs observations peuvent être faites à partir des résultats de la Figure 5. Comme l'indique la flèche 1 sur la trajectoire des composantes principales, une bifurcation marque le début de la cristallisation avant même qu'elle puisse être observée au niveau de la mesure de concentration. La continuité de la trajectoire entre les marques 1 et 2 semble indiquer une continuité du processus de cristallisation (i.e., croissance de l'anhydre). La trajectoire change et devient plus compliquée après le point 2, mais dès ce point il est clair qu'un nouveau phénomène démarre = la transition de phase avec médiation par le solvant ? La trajectoire suivie entre les marques 2 et 3 montre plusieurs bifurcations que confirment les évolutions de la vitesse de production de solide. Le marqueur * correspond à un rebroussement de la trajectoire $PC_2=f(PC_1)$ et à un maximum très aigu de la variation de la première composante (Figure 5b.) Compte tenu des tracés 5c et 5d il semble logique d'associer ce pic à la traversée de la courbe de solubilité de l'anhydre (le début de la dissolution de l'anhydre.) A partir de la marque 3, l'évolution des composantes principales redevient monotone, comme lors de la cristallisation de l'anhydre. Cette évolution peut donc raisonnablement être associée à la fin de la cristallisation du monohydrate, sans dissolution concomitante de l'anhydre.

Un autre point de vue sur les différentes étapes du procédé est obtenu en calculant, sur différentes périodes de temps données, les histogrammes de distribution cumulés en nombre des salves placées sur une grille dont les coordonnées sont définies par deux descripteurs (X,Y). La Figure 6 donne un exemple d'une telle distribution dans le cas où les coordonnées sont l'amplitude et le nombre de compte par salve.

Ici encore, on observe que les distributions des paramètres de l'émission acoustiques présentent des profils qui varient significativement selon les différentes étapes du processus de cristallisation avec transition de phase. Ils fournissent donc le moyen de contrôler « en temps réel » le déroulement du procédé et, ainsi, de corriger d'éventuelles dérives et/ou de diagnostiquer des problèmes spécifique de la cristallisation, une nucléation retardée ou l'absence éventuelle du déclenchement de la transition de phase par exemple.

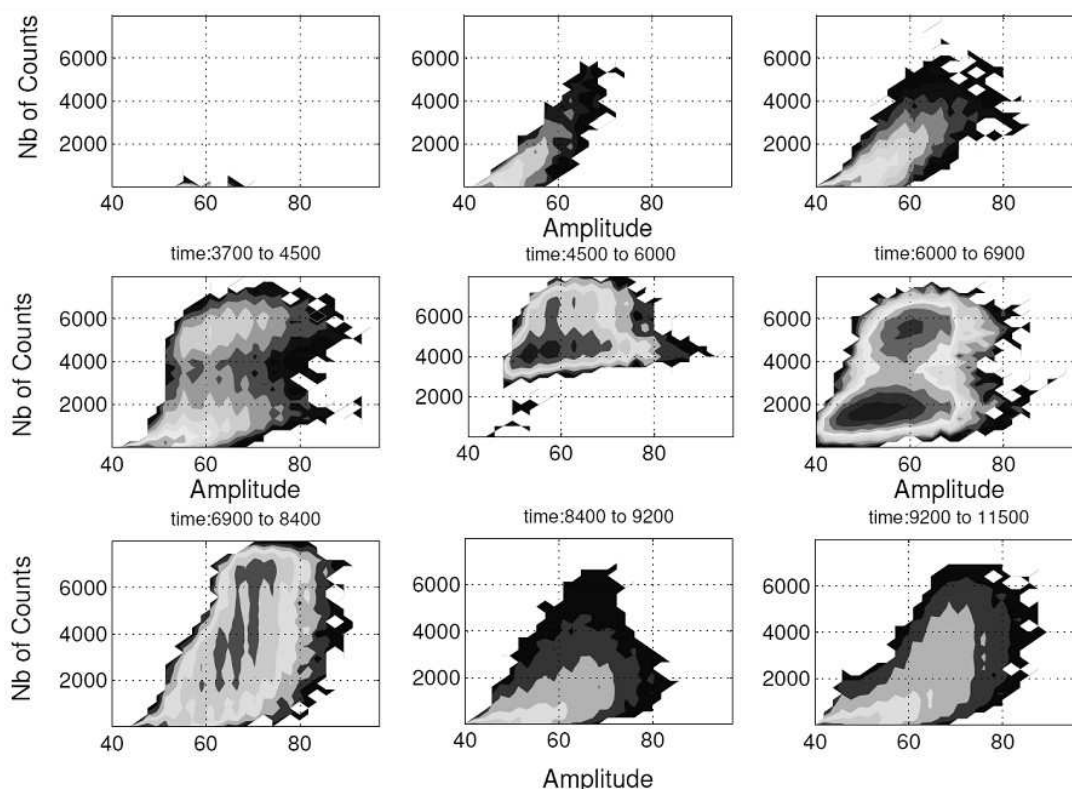


Figure 6. Tracé des évolutions des histogrammes 3D donnant la fraction en nombre de salves caractérisées par une classe de nombre de coup en fonction de l'amplitude des salves enregistrées.

6. Conclusions

Les processus de cristallisation par refroidissement s'accompagnent d'une émission acoustique spontanée constituée de la succession d'un très grand nombre de salves. Ces salves sont acquises par un capteur non intrusif et transmises à un analyseur de signaux de haute fréquence qui les enregistre et les analyse. Des paramètres descriptifs des salves sont ainsi calculés et l'analyse de leur évolution temporelle permet d'identifier différentes phases, événements ou perturbations du procédé de cristallisation.

L'application de l'émission acoustique au suivi d'une cristallisation en solution de l'acide citrique a permis de montrer que la cristallisation génère un très grand nombre de signaux dont les évolutions moyennes continues sont représentatives des phénomènes élémentaires du processus. On a pu ainsi observer, à l'aide de différentes techniques statistiques (ACP= Analyse en Composantes Principales, calculs d'histogrammes 3D) que les étapes importantes de la cristallisation de l'acide citrique avec transition de phase (Anhydre → Monohydrate) peuvent être identifiées et, par conséquent, permettre un diagnostic de l'opération. L'émission acoustique devrait également permettre de concevoir de nouvelles stratégies de conduite des cristallisoirs en vue d'un contrôle amélioré du procédé.

Références.

- Apelblat, Alexander & Emanuel Manzurola. 1987. Solubility of oxalic, malonic, succinic, adipic, maleic, malic, citric, and tartaric acids in water from 278.15 to 338.15 K. *The Journal of Chemical Thermodynamics* 19 (3) 317320
- Birch, Melissa, Steven J. Fussell, Paul D. Higginson, Neil McDowall, and Ivan Marziano. 2005. Towards a PAT-Based Strategy for Crystallization Development. *Organic Process Research & Development* 9 (3) 360364.
- Févotte, Gilles. 2002. New perspectives for the on-line monitoring of pharmaceutical crystallization processes using in situ infrared spectroscopy. *Int. Journal of Pharmaceutics* 241 (2): 263-278.
- Févotte, Gilles, Caillet Alexandre and Sheibat Othman Nida. 2007. A population balance model of the solution-mediated phase transition of citric acid. *AIChE Journal* 53 (10): 2578-2589.
- Grosse, Christian U., et Masayasu Ohtsu, éd. 2008. *Acoustic Emission Testing*. 1^{re} éd. Springer.
- Hansuld, Erin M., Lauren Briens, Aryn Sayani, and Joe A.B. McCann. 2012. Monitoring quality attributes for high-shear wet granulation with audible acoustic emissions. *Powder Technology* 215–216: 117-123.
- Lube, E.L., & A.T. Zlatkin. 1989. In-process monitoring of crystal perfection during melt growth. *Journal of Crystal Growth* 98 (4) 817-826.
- Naelapää, K., P. Veski, J. G. Pedersen, D. Anov, P. Jørgensen, H. G. Kristensen, et P. Bertelsen. 2007. Acoustic monitoring of a fluidized bed coating process. *International J. of pharmaceutics* 332 (1-2): 90-97.
- Poutiainen, Sami, Sanni Matero, Tatu Hämäläinen, Jari Leskinen, Jarkko Ketolainen, & Kristiina Järvinen. 2012. Predicting granule size distribution of a fluidized bed spray granulation process by regime based PLS modeling of acoustic emission data. *Powder Technology* 228 (0) 149-157.
- Serris, E, L Perier-Camby, G Thomas, M Desfontaines, et G Fantozzi. 2002. Acoustic emission of pharmaceutical powders during compaction. *Powder Technol.* 128 (2–3):296-299.
- Yu, Lawrence X, Robert A Lionberger, Andre S Raw, Rosario D'Costa, Huiquan Wu, & Ajaz S Hussain. 2004. Applications of process analytical technology to crystallization processes. *Advanced Drug Delivery Reviews* 56 (3): 349-369.
- Zlatkin, A.T., & E.L. Lube. 1992. Estimation of fracture toughness and residual stress in brittle crystals from indentation-induced acoustic emission. *J. of Crystal Growth* 118 (1–2): 218-230.